BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



Prioritätsbescheinigung über die Einreichung einer Gebrauchsmusteranmeldung

Aktenzeichen:

203 17 754.1

Anmeldetag:

17. November 2003

Anmelder/Inhaber:

Analysenmesstechnik Bernath Atomic GmbH & Co

KG, 30974 Wennigsen/DE

Bezeichnung:

Vorrichtung zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen von einer Prozessflüssigkeit

IPC:

G 01 N 1/40

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlagen dieser Gebrauchsmusteranmeldung.

> München, den 28. Dezember 2004 Deutsches Patent und Markenamt Der Präsident

Im Auftrag

BEST AVAILABLE CÓ

10 Vorrichtung zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen von einer Prozessflüssigkeit

5

30,

- Die Erfindung betrifft eine Vorrichtung zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen (VOC = Volatile Organic Carbon) von einer Prozessflüssigkeit, insbesondere von Wasser, gemäß dem Oberbegriff des Anspruchs 1.
- Kohlenstoffverbindungen sind in zwei Gruppen aufgeteilt, in anorganische und in organische Substanzen. Im Gegensatz zu den anorganischen Kohlenstoffverbindungen sind Tausende von Verbindungen organischer Natur bekannt. Je nach Substanz sind diese sowohl für den Menschen als auch für die Umwelt schädlich. Aus diesem Grunde ist die Messung und Überwachung der organisch gebundenen Kohlenstoffe essentiell.

Die Bestimmung kann für eine Einzelsubstanz oder aber als Kohlenstoffsumme erfolgen. Für die Überwachung von Flüssigkeiten wie Industrieabwässer oder Kühlkreisläufe erfolgt die Bestimmung in zwei Stufen: eine aufwändige und zeitintensive Einzelsubstanzanalyse wird erst dann durchgeführt, wenn eine vorher festgelegte Grenze der Summe des organisch gebundenen Kohlenstoffs überschritten ist. Aus diesem Grunde sind schnell und einfach arbeitende Messgeräte für die Gesamtkohlenstoffmessung, auch Total Organic Carbon (TOC) genannt, erforderlich.

Aus der Veröffentlichung Yokogawa Technical Report English Edition, No. 31 (2001), Seite 1 bis 4, der Firma Yokogawa Electric Corporation ist ein Analysator zur Gesamtkohlenstoffmessung bekannt, mit dem flüchtige organische Kohlenstoffverbindungen (VOC) in Wasser gemessen werden. Dazu werden die VOC-Komponenten mittels elner gattungsgemäßen Vorrichtung von dem Wasser abgetrennt. Die Trennvorrichtung besteht aus einem Behältnis, in dem sich das Prozesswasser befindet und das kontinuierlich mit sauberer Luft als Messgas durchströmt wird. Dabei wird das Messgas mit den flüchtigen Bestandteilen des organisch gebundenen Kohlenstoffs gesättigt. Vorrichtungen dieser Art werden auch als Strippeinrichtung oder Stripper bezeichnet. Da das Messgas nicht nur die VOC-Komponenten aufnimmt, sondern auch mit Wasser selbst gesättigt wird, wird das Messgas vor der Analyse einem Entfeuchter zugeführt. Danach wird das Messgas mittels elner externen Pumpe einem Gesamtkohlenstoff-Gasanalysator zugeführt, mit dem die Messung der VOC-Komponenten erfolgt. Die Gasanalysatoren können unterschiedliche VOC-sensitive Detektoren wie z. B. Flammenionisationsdetektoren, Photoionisationsdetektoren, Halbleiterdetektoren oder sonstige Detektoren beinhalten. Anstelle des Entfeuchters könnten auch die Leitungen, die das gesättigte Messgas führen, heizbar ausgeführt werden.

20

15

5

10

Ausgehend von diesem Stand der Technik ist es Aufgabe der Erfindung, eine möglichst einfach arbeitende und entsprechend wartungsarme und kostengünstige Vorrichtung zum Abtrennen bereitzustellen, um eine schneile und einfache Gesamtkohlenstoffmessung zu ermöglichen.

5

Diese Aufgabe wird gelöst durch eine Vomichtung mit den Merkmalen des Anspruchs 1.

30

Die erfindungsgemäße Vorrichtung zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen von einer Prozessflüssigkeit, insbesondere von Wasser, welst ein Trennbehältnis mit Prozessflüssigkeitszulauf, Messgaszuführung, Prozessflüssigkeitsablauf und Messgasabführung auf, wobel im

Prozessflüssigkeitsablauf eine Staudruckeinrichtung vorgesehen ist, so dass in der Messgasabführung ein konstanter Druck aufrechterhaltbar ist.

Die Staudruckeinrichtung stellt sicher, dass im Prozessflüssigkeitsablauf stets ein konstant hoher Druck herrscht, so dass das Messgas ohne eine externe Pumpe zu einem nachgeschalteten Analysegerät befördert werden kann. Durch Verzicht auf die externe Pumpe können nicht nur Kosten eingespart werden, sondern ist der Aufbau auch wesentlich vereinfacht und entsprechend wartungsärmer.

10 Als vorteilhaft hat sich ein Staudruck von etwa 4 kPa erwiesen.

In konstruktiv einfacher und damit vorteilhafterweise ist die Staudruckelnrichtung als Staudruckgefäß ausgebildet.

Um eine reproduzierbare und langzeitstabile Phasenwandlung zu erreichen, wird neben dem Staudruck auch die Temperatur der Prozessflüssigkeit konstant gehalten, wozu im Prozessflüssigkeitszulauf eine Vorwärmeinheit vorgesehen ist. Darüber hinaus kann auch der Luftdurchsatz mittels eines Druckreglers und einer Drossel konstant gehalten werden.

Bevorzugt wird als Messgas Luft eingesetzt.

Damit in der Messgasieitung zwischen der erfindungsgemäßen Vorrichtung und einem nachgeschalteten Analysator keine störende Kondensation auftritt, ist in der Messgasabführung eine Kühleinrichtung zur Abkühlung des Messgases angeordnet, in der die von dem Messgas in dem Trennbehältnis aufgenommene Prozessflüssigkeit auskondensieren kann. Eine ansonsten zusätzliche Heizung zur Erwärmung der Leitung und zum Verhindern einer Kondensation in der Leitung kann entfallen.

Damit das Kondensat nicht weiter stören kann, ist die Kühlvorrichtung oberhalb des Trennbehältnisses und/oder des Staudruckgefäßes angeordnet, so dass in der Kühleinrichtung entstehende Kondensflüssigkeit in die Prozessflüssigkeit fließt und

20

15

5

25

30

zusammen mit dieser abfileßt. In wartungsfreler Weise entleert sich somit die Kühlvorrichtung kontinuierlich. Dazu ist vorteilhafterweise vorgesehen, dass die Kühleinrichtung eine untenliegende Zuleitung für das Messgas und eine obenliegende Ableitung aufweist, so dass die Kondensflüssigkeit durch die Messgaszuleitung wieder zurückfließen kann.

Vorteilhafterweise ist die Kühleinrichtung als Peltier-Kühler ausgebildet.

5

10

15

20

30

Eine Abkühlung des Messgases in der Kühleinrichtung auf etwa 2°C ist vorteilhaft, da der Taupunkt der flüchtigen organischen Stoffe niedriger als 2°C liegt und deshalb diese Stoffe in der Gasphase bleiben, wohingegen die Prozessflüssigkeit, wie Wasser, auskondensiert.

Die Erfindung wird im Folgenden anhand eines Ausführungsbeispiels unter Bezugnahme auf die Zeichnung im Einzelnen erläutert. In der Zeichnung zeigen:

- Fig. 1 ein Blockschaltbild einer erfindungsgemäßen Vorrichtung;
- Flg. 2 eine schematische Darstellung eines Messgaskühlers der Vorrichtung nach Flg. 1 entlang eines Schnittes II-II aus Fig. 3 gesehen;
 - Fig. 3 eine schematische Darstellung des Messgaskühlers entlang eines Schnittes III-III aus Fig. 2 gesehen.

Eine in Fig. 1 dargestellte erfindungsgemäße Vorrichtung 10 zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen (im Folgenden VOC genannt) von einer Prozessflüssigkeit, die in dem hier beschriebenen Ausführungsbeispiel Wasser ist, weist ein Trennbehältnis 12 auf, durch das einerseits das Wasser kontinuierlich strömt und andererseits gleichzeitig ein Messgas durch das Wasser strömt. Als Messgas wird in diesem Ausführungsbeispiel Luft eingesetzt.

Das Wasser fließt über einen Wasserzulauf 14 in das Trennbehältnis 12 ein und über einen Wasserablauf 16 aus dem Trennbehältnis 12 aus, wobei der Zulauf 14 in einem unteren Bereich und der Ablauf 16 in einem oberen Bereich angeordnet ist.

5

Über eine ebenfalls im unteren Bereich angeordneten Messgaszuführung 18 und eine in dem oberen Bereich angeordnete Messgasabführung 20 wird die Luft durch das Wasser geleitet, wobei die Luft als Luftblasen das Wasser von unten nach oben durchperit und sich dabei mit den VOC-Komponenten und auch Wasserdampf anreichert.

10

Im Wasserzulauf ist eine Vorwärmelnheit 22 vorgesehen, in der mittels einer Heizung 24 das Wasser auf eine konstante Temperatur, die beispielsweise zwischen 40°C und 80°C liegen könnte, erwärmt wird. Eine konstante Temperatur fördert eine gewünschte Reproduzierbarkeit und Langzeitstabilität.

20

15

Im Wasserablauf ist eine als Staudruckgefäß 26 ausgebildete Staudruckeinrichtung angeordnet, die die Funktion hat, den Druck der gasförmigen Phase in dem Trennbehältnis 12 bzw. in der Messgasabführung 20 konstant zu halten, wobei ein Druck von 4 kPa bevorzugt ist. Aufgrund dieses konstanten Überdrucks in der Messgasabführung kann die Luft ohne eine zusätzliche externe Pumpe von der erfindungsgemäßen Vorrichtung 10 zu einem nicht dargestellten Analysegerät, in der der VOC-Gehalt des Messgases bestimmt wird, befördert werden. Das Staudruckgefäß 26 besteht in dem Ausführungsbeispiel in einfachster Weise aus einem Innen- 28 und Außenrohr 30, wobei die Höhe eines Wasserablasses 32 des Außenrohres 30 den Staudruck bestimmt.

5

Aus Gründen der Reproduzierbarkeit und Langzeitstabilität ist der Luftdurchsatz regelbar, Indem in der Messgaszuführung 18 ein Druckregler 34 und eine Drossel 36 angeordnet sind.

30

In der Messgasabführung 20 ist eine Kühleinrichtung 38 angeordnet, die von dem Messgas durchströmt wird und in der das Messgas auf eine Temperatur abgekühlt

wird, bei der das in dem Trennbehältnis 12 von der Luft unvermeidbar aufgenommene Wasser wieder auskondensiert.

Die Kühleinrichtung 38 ist oberhalb des Trennbehältnisses 12 und/oder des Staudruckgefässes 26 angeordnet, so dass die in der Kühleinrichtung 38 entstehende Kondensflüssigkeit in die Prozessflüssigkeit zurückfließt und zusammen mit dieser über den Ablauf 16 abfließt.

In den Fig. 2 und 3 ist eine mögliche Ausgestaltung einer solchen Kühleinrichtung 38 schematisch dargestellt. Die Kühleinrichtung 38 ist als Wärmetauscher ausgebildet und weist eine untenliegende Zuleitung 40 für das Messgas und eine obenliegende Ableitung 42 auf. Durch die untenliegende Messgaszuleitung 40 kann das Kondenswasser in das Trennbehältnis 12 oder das Staudruckgefäß 26 zurückfließen.

15

20

١

10

5

In einzelnen Kanälen 44 der Kühleinrichtung 38 strömt das Messgas und wird im Wärmetausch mit gekühlten Rippen 46 und Wandung 48 auf bevorzugt 2°C abgekühlt. Die Kühleinrichtung 38 ist bevorzugt als Peitler-Kühler ausgebildet. Damit kein Kondenswasser in der Kühleinrichtung verbleibt und möglichst alles Kondenswasser abfließen kann, sind die Kühlrippen 46 vertikal ausgerichtet. Gegebenenfalls könnten die Kühlrippen 46 auch eine aerodynamisch günstige Form aufweisen, damit kein allzu großer Druckabfall in der Kühleinrichtung 38 auftritt.

5

20

30

Schutzansprüche

- 1. Vorrichtung zum Abtrennen flüchtiger organischer Kohlenstoffverbindungen von einer Prozessflüssigkeit, insbesondere von Wasser, mit einem Trennbehältnis (12) mit Prozessflüssigkeitszulauf (14), Messgaszuführung (18), Prozessflüssigkeitsablauf (16) und Messgasabführung (20), dadurch gekennzelchnet, dass im Prozessflüssigkeitsablauf eine Staudruckeinrichtung (26) vorgesehen ist, so dass in der Messgasabführung (20) ein konstanter Druck aufrechterhaltbar ist.
 - Vorrichtung nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die Staudruckeinrichtung als Staudruckgefäß (26) ausgebildet ist.
 - 3. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass der Staudruck etwa 4 kPa beträgt.
 - 4. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass im Prozessflüssigkeitszulauf (14) eine Vorwärmeinheit (22) für die Prozessflüssigkeit vorgesehen ist.
 - 5. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass das Messgas Luft ist.
 - 6. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass in der Messgasabführung (20) eine Kühleinrichtung (38) zur Abkühlung des Messgases angeordnet ist.

- 7. Vorrichtung nach Anspruch 6, dadurch gekennzelchnet, dass die Kühleinrichtung (38) oberhalb des Trennbehältnisses (12) und/oder des Staudruckgefäßes (26) angeordnet ist, so dass in der Kühleinrichtung (38) entstehende Kondensflüssigkeit in die Prozessflüssigkeit fließt und zusammen mit dieser abfließt.
- 8. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche 6 oder 7, dadurch gekennzeichnet, dass die Kühleinrichtung (38) eine untenliegende Zuleitung (40) für das Messgas und eine obenliegende Ableitung (42) aufweist, so dass die Kondensflüssigkeit durch die Messgaszuleitung (40) abfließen kann.
- 9. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche 6 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass die Kühleinrichtung (38) als Peltier-Kühler ausgebildet ist.
- 10. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche 6 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass das Messgas in der Kühleinrichtung (38) auf etwa 2°C abgekühlt wird.

10

5

15

20

١

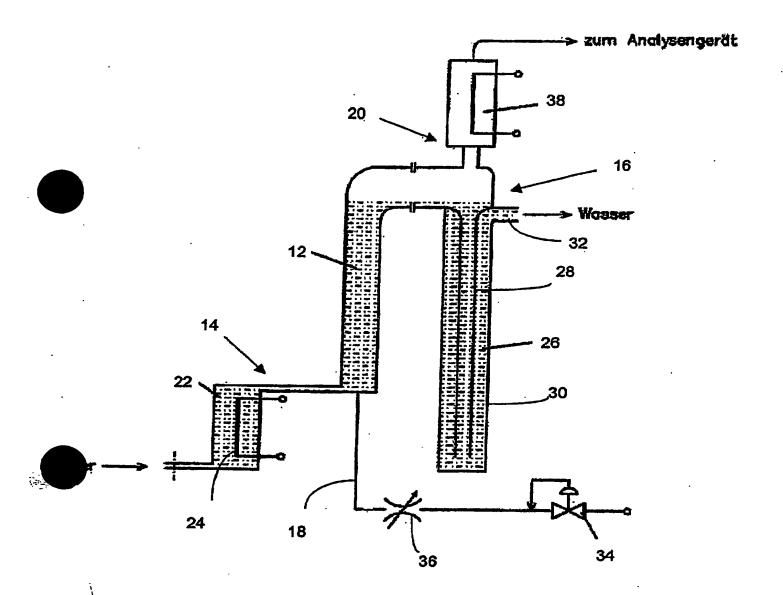
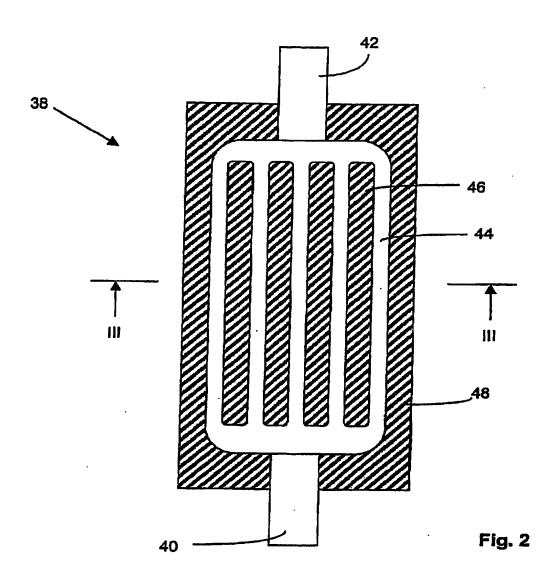


Fig. 1



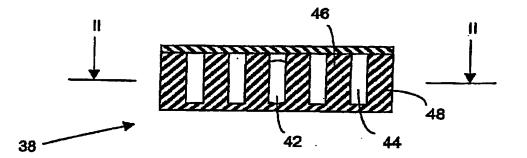


Fig. 3

Document made available under the **Patent Cooperation Treaty (PCT)**

International application number: PCT/EP04/013023

International filing date:

17 November 2004 (17.11.2004)

Document type:

Certified copy of priority document

Document details:

Country/Office: DE

Number:

203 17 754.1

Filing date: 17 November 2003 (17.11.2003)

Date of receipt at the International Bureau: 20 January 2005 (20.01.2005)

Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in Remark:

compliance with Rule 17.1(a) or (b)



This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS
□ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
□ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

OTHER:

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.